⑩ 日本国特許庁(JP)

⑩ 特許出願公開

## ⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

昭60-77103

@Int\_Cl.4

識別記号

庁内整理番号

**國公開** 昭和60年(1985)5月1日

C 01 B 3/32 23/86 B 01 J

7918-4G 6674-4G

審查請求 未諳求 発明の数 1 (全5頁)

60発明の名称

メタノールの水蒸気改質方法

②特 願 昭58-184526

23出 願 昭58(1983)10月4日

⑫発 明者 小 淵

彭

川崎市川崎区大川町2番1号 三菱化工機株式会社川崎製

作所内

⑫発 明 老 金 子 Œ 人 川崎市川崎区大川町2番1号 三菱化工機株式会社川崎製

作所内

@発 明 者 中 村 容 川崎市川崎区大川町2番1号 三菱化工機株式会社川崎製

作所内

⑫発 眀 老 誠 郎 川崎市川崎区大川町2番1号 三菱化工機株式会社川崎製

作所内

勿出 三菱化工機株式会社

四代 理 人 弁理士 服部 賢武

最終頁に続く

東京都千代田区丸の内二丁目6番2号

明細樹の浄醬(内容に変更なし)

細

## 1. 発明の名称

メタノールの水蒸気改質方法

- 2. 特許請求の範囲
- 1) 銅、クロムおよびパリウムを含む触媒の存在 下でメタノールを水蒸気と共に150~400℃の温 度で接触させることを特徴とするメタノールの水 蒸気改質方法。
- 2) 触媒として銅 5~60 重量 ガクロム 1~50 重量まパリウム1~15 まを含有するものを用い る特許請求の範囲第1項記載のメタノールの水蒸 気改質方法。
- 3. 発明の詳細な説明

産業上の利用分野)

本発明はメクノールを原料にして水蒸気改質法に より水素ガスを製造する方法に関する。

従来技術)

高純度の水素が半導体製造の雰囲気ガスとして最 近、簡要が急速に伸びておる。此が対策として食

塩電解の副性水素や製鉄所や都市ガス会社のコー クス阪ガス中の水素が時代の脚光を浴びて、此が **需要に対処せんとして既に動いておるが、半導体** 製造工場と電解工場やコークス海所在地の地区的 関係から、製造した水素は此をポンペで輸送する といふ、流通上の不利が生じて居る。

又食塩電解副生水素やコークスをガス精製による 水素の純度にも問題がある。

## 発明の目的)

此の高純度水素の需要は、合成アンモニアの様な 大規模なものではなく精々1000M3/時位であ り、此の水素を半導体製造工場内に設置して配管 で所要工場に供給し、莫大なポンペの取扱いから も、経済的な面からも自家水素の製造工場の気運 が高まって来ている。此の要望に応えるために、 純粋で、天然ガスを原料として大規模製造による 入手容易な低廉なメタノールを水蒸気改質して水 素と炭酸ガスと少量の1酸化炭素にして此を精製 して水素を作り、此をPSA法(プレッシャース ウィングアドソープション)で更に精製して、此

特開昭60-77103(2)

が水素の需要に応することが考えられている。 本発明は此の中のメタノールの水蒸気による改質 方法に関し特にその触媒に関するものである。 発明の構成)

メタノールから水素を得る方法は次の基本反応式 から行われると考えられる。

メタノール 一酸化炭素 水素

CH<sub>3</sub>OH → CO + 2H<sub>2</sub> ···(1)

一酸化炭素 水蒸気 水素 炭酸ガス

CO + H<sub>2</sub>O → H<sub>2</sub>+CO<sub>2</sub> ···(2)

(1)+(2)の反応が同時に行われて結局

 $CH_3OH + H_2O \rightarrow 3H_2 + CO_2$  (3)

水素 炭酸ガス

水蒸気

メタノール

温度は150℃~400℃ 圧力は常圧又は加圧下で 触媒の存在下で行われる。

触媒は色々研究されて居るが、メタノールをCO とH2から合成する時の合成触媒が有効であるこ とが分かった即ちCuO-Cr2O3、ZnO-Cr2 O3 及びZnO-Cr2O3--CuO等である。 本発明者等は先ず C u O - C r 2 O 3 について研究 したが此丈の組合せでは、高温で不安定な処があ り、此に 8 a を加えて活性種である C u を完全に 還元状態にするのを防ぐと共に、熱変化を起こす 温度を高くして熱的に安定したものである。

触媒の組成は Cu として 5~60 重量 # 望しく は 15~45 重量 # Cr として 1~50 重量 # 望しく は 10~30 重量 # Baとして 1~15 重量 # 望しくは 10~15 重量 # である。次にいくつかの実施 例を挙げて此を説明する。

#### 実施例)

#### 実施例1

Cu(NO<sub>3</sub>) 2・3H<sub>2</sub>O 309g及びBa(NO<sub>3</sub>)
2 35gを溶かして900mlとした液を80℃で
(NH<sub>4</sub>) 2 Cr<sub>2</sub>O<sub>7</sub> 138gと28gのアンモニア水225mlとの溶液を、900ml 中にかきませながら注加し、生成する沈殿を沪して200ml の水を2部に分けて洗い吸引して水分をできるだけ除いて75~80℃で12時間乾燥後粉末とする。この粉末を半田浴に支持した容器中で分解する。分解温度は

熱変化温度

250℃とし350℃を越さないようにする。激し 実施例 い分解が終わってからなほ約20分間かきませな 比較例:

がら加熱を続ける。冷却後10gの酢酸600ml 中に30分間浸漬し、100mlの水で6回洗浄し、

125℃で12時間乾燥後粉末とする。その組成は Cu:33、Cr:27、Ba:11である。

この粉末を油圧プレスにて板状に形成する。

これを 400℃にて 5 時間焼成し焼成後粉砕し16 ~32メッシュに粒径をそろえた。

#### 比較例1

実施例 1 に B a ( N O 3 ) 2 を加えずに作った触媒 ( C u : 4 2、 C r : 2 7 ) を本反応に供した。 その結果を表 2 に示す。

本触媒も実施例1の触媒同様の活性があるが両者 を示差熱天秤で調べた結果次の温度にて熱変化を 起こすことが判明した。 実施例1の触媒 528で

比較例1の触媒 310℃、527℃ したがって比較例1の触媒より実施例1の触媒の 方がBaを助触媒と したことにより耐熱性の点でも優れていることがはじめて見出された。耐熱性を 有することは触媒の奔命の点で重要なことである。 実施例2

実施例(1)の製法に準じてCu5重量多Cr50重量 多Bal重量多の触媒を作り

実施例1と同様な方法で反応テストを行った結果 を表3に示す。

本触媒の熱変化を示差熱天秤で調べた結果 4 8 0 でであった。

### 実施例3

実施例(1)の製法に準じてCu 45重量 5 Cr 20重量 5Ba 8重量 5の触媒を作り、実施例 1 と同様な方法で反応テストを行った。その結果を表に示す。

実施例(1)の製法に準じて C a 6 0 重量をC r 1 重型を

Ba15重量多の触媒を作り、実施例1と同様な方法で反応テストを行った。その結果を表5に示す。以上の結果から考察するに、分解温度を上げるとメタノールの転化率は良いがCO CH4 の生成多く余り良い結果が出ないが、此からでも水素を得ることは充分可能である。

此のガスをさきに示したPSA法で純水素を製造する。此の方法では99.9999 以上のファイブナインの高純度水素が得られる。

尚半導体用の水素にはパラジウム合金箔を透過させて精製し更に純度を上げることが出来る。

#### 発明の効果)

本発明には次の効果がある。

- 1) メタノールの水蒸気改質を特殊な触媒 ( C u 、 C r 、 B a を含む)を使って簡単に行う事が出来た。
- 2) 触媒にBa を加えることにより耐熱性を与えることが出来た。
- 3) 半導体工業に必要な高純度水素を自家で製造する、簡単な道を開いた。
- 4) 原料が純粋(100%)メタノールであるから、

特開昭60-77103(3)

_	CH.	0.0	0.0	0.0
t ( no 1 &	00	0.0	0.0	1.3
<b>E成ガス組成</b>	200	2 5.0	2 4.9	24.3
स्य	H 2	7 5.0	7 5.1	7 4.4
メタノーシ転化率	(A)	5 4.4	94.0	9.8.5
%LHSV	(hrī1)	1.0 7	1.0 3	1.0 6
商 (で)		203	241	257
	1	度 ※LHSV メタノール転化率 生成ガス組成(mo1 多) (゚C) ('hr̄'1) (・多) H2 CO2 CO	度 ※LHSV メタノール転化率 生成ガス組成(mo1 多) (C) (hři) (条) H2 CO2 CO C	度 ※LHSV メチノール転化率 生成ガス組成(mo1 条) (C) (hři) (条) H2 CO2 CO C 203 1.07 54.4 75.0 25.0 0.0

LHSV ... Liquid hourly Sapce Velocity

~	CH 4		0.0	0.0	0.0	
( то 1 %	00		0.0	0.0	1.5	
生成ガス組成(mo18)	200		24.9	2 4.8	2 4.0	
- ব	H <sub>2</sub>		7 5.1	7 5.2	7 4.6	
メタノール転化率	(%)		6 0.7	92.0	98.7	
LHSV	(hr̄¹)		1.09	1.07	1.0.1	
魁	(a)		211	235	263	

0.0 0.0 CH t 生成ガス組成(mo18) 20 0.0 0.0 C02 25.0 25.1 7 5.0 メタノール転化率 **€** 93.0 (br1) 1.05 1.06 製 258 3

表

特開昭GO-77103(**4**)

	_				
		CH4	0.0	0.0	0.0 2
	(mo18	00	0.0	0.0	2.2
	生成ガス組成(mo1g)	200	2 5.0	2 4.8	2 2.5
	#	H 2	7 5.0	75.2	7 5.3
	メタノール転化率	(%)	5 4.0	94.2	9.6
	LHSV	(hrī)	1.0 3	1.0 5	1.06
	超	(α)	205	240	310

		,	Γ	T
	CH.	0.0	0.0	0.03
(толя	00	0.0	2.3	5.7
生成ガス組成(mo1g)	200	2 5.0	2 2.7	2 1.1
#1	Н2	7 5.0	7 5.0	7 3.2
メタノール転化率	(%)	5 2.0	9.9.0	0.66
LHSV	(hr <sup>-1</sup> )	1.0 4	1.0 6	1.0 7
调度	(a)	210	320	400

第1頁の続き ⑫発 明 者 森 尻 久 雄 川崎市川崎区大川町2番1号 三菱化工機株式会社川崎製 作所内 不純物の極めて少ない純水素を作ることが出来る。

- 5) 自家製造であるから運搬用のポンペに充塡す る必要がない。
- 6)メタノールの水蒸気改質により得られたガス はそのまま燃料電池用にも利用出来る。

特許出願人 三菱化工機株式会社

代 理 人 (7167) 弁理士 服部賢武 特開昭60-77103(5)

手統補正書(方式)

昭和59年2月8日

特許庁長官 若 杉 和 夫 殿

1. 事件の表示 昭和58年特許顯第184526号

2. 発明の名称 質 メタノールの水蒸気改賞方法

代表者

- 3. 補正をする者 事件との関係 特許出願人 住 所 東京都千代田区丸の内二丁目6番2号 舞 瀬 富三郎
- 4. 代理人 〒154 住 所 東京都世田谷区太子堂3丁目30の5の915 氏名 (7167) 弁理士 服 部 賢 武
- 5. 補正命令の日付 昭和59年1月31日 (但し発送日)

- 6. 補正の対象 明細書の棚
- 7. 補正の内容 明細番の浄瞀(内容に変更なし) 別紙の通り

# THIS PAGE BLANK (USP. 0)